

2/5/1

DIALOG(R) File 351:Derwent WPI
(c) 2004 Thomson Derwent. All rts. reserv.

012258710

WPI Acc No: 1999-064816/ 199906

XRAM Acc No: C99-019598

Isolation and purificn. of polyunsaturated fatty acid ester(s) - derived from microorganisms; using alkyl-silane derivatives
Patent Assignee: AGENCY OF IND SCI & TECHNOLOGY (AGEN); HIGASHIHARA T (HIGA-I); NAGASE SANGYO KK (NAGS); NAGASE SEIKAGAKU KOGYO KK (NAGA-N); NAKAHARA H (NAKA-I); SUNTORY LTD (SUNR); YMC KK (YMCY-N); YOKOCHI T (YOKO-I)

Number of Countries: 001 Number of Patents: 001

Patent Family:

Patent No	Kind	Date	Applicat No	Kind	Date	Week
JP 10310556	A	19981124	JP 97137707	A	19970512	199906 B

Priority Applications (No Type Date): JP 97137707 A 19970512

Patent Details:

Patent No	Kind	Lan Pg	Main IPC	Filing Notes
JP 10310556	A	7	C07C-069/587	

Abstract (Basic): JP 10310556 A

A method for isolation and purificn. of lipid mixts. contg. 2 or more polyunsatd. fatty acid (PUFA) esters prep'd. by esterification of extract of cultured Schizophyllum sp. SR21 (FERM BP-5034, IFO 32693) with HPLC using porous particle base of alkylsilane derivs., partic. particle sizes of 30-100 micro m and pore sizes of 100-130 angstrom, partic. octadecylsilane (ODS) derived silica gel.

ADVANTAGE - Esters of PUFAs such as docosahexaenoic acid (DHA) and/or docosapentenoic acid (DPA) can be effectively and massively purified at low cost.

Dwg.0/0

Title Terms: ISOLATE; PURIFICATION; POLYUNSATURATED; FATTY; ACID; ESTER; DERIVATIVE; MICROORGANISM; ALKYL; SILANE; DERIVATIVE

Derwent Class: D16; D23; E17

International Patent Class (Main): C07C-069/587

International Patent Class (Additional): C07C-067/56; C12P-007/64; C12R-001-645

File Segment: CPI

(19) 日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報 (A)

(11) 特許出願公開番号

特開平10-310556

(43) 公開日 平成10年(1998)11月24日

(51) Int.Cl.[®]
C 07 C 69/587
67/56
C 12 P 7/64
// (C 12 P 7/64
C 12 R 1:645)

識別記号

F I
C 07 C 69/587
67/56
C 12 P 7/64

審査請求 未請求 請求項の数 6 FD (全 7 頁)

(21) 出願番号

特願平9-137707

(22) 出願日

平成9年(1997)5月12日

(71) 出願人 390024442
株式会社ワイエムシイ
京都市下京区五条通烏丸西入醍醐町284番
地
(71) 出願人 0000214272
長瀬産業株式会社
大阪府大阪市西区新町1丁目1番17号
(71) 出願人 591112038
ナガセ生化学工業株式会社
大阪府大阪市西区新町1丁目1番17号
(71) 出願人 000001904
サントリー株式会社
大阪府大阪市北区堂島浜2丁目1番40号
最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 微生物由来の多価不飽和脂肪酸エステルの分離精製方法

(57) 【要約】

【課題】 ドコサヘキサエン酸 (DHA) 、ドコサペンタエン酸 (DPA) などの多価不飽和脂肪酸 (PUF A) のエステル体を、微生物の培養菌体から、高効率かつ低コストで、高純度まで精製し得る方法を提供すること。

【解決手段】 多価不飽和脂肪酸エステルを分離精製する方法であって、多価不飽和脂肪酸エステルの2種以上を含有する脂質混合物を、高速液体クロマトグラフィー (HPLC) によって精製する工程を含む方法。ここで、脂質混合物は、シゾキトリウム (Schizophytrium) 属 SR 21 株の培養菌体抽出物をエステル化することによって得られる。そして、高速液体クロマトグラフィーは、アルキルシランで誘導化された多孔性粒状基材を充填剤として用いる。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 多価不飽和脂肪酸エステルを分離精製する方法であつて、

多価不飽和脂肪酸エステルの2種以上を含有する脂質混合物を、高速液体クロマトグラフィー(HPLC)によって精製する工程を包含し、ここで、該脂質混合物は、シソキトリウム(Schizochytrium)属S R 2 1株の培養菌体抽出物をエステル化することによって得られ、そして、該高速液体クロマトグラフィーは、アルキルシランで誘導化された多孔性粒状基材を充填剤として用いる、方法。

【請求項2】 前記多孔性粒状基材が、30から100μmまでの範囲の粒子径、および100から130オングストロームまでの範囲の細孔径を有する、請求項1に記載の方法。

【請求項3】 前記多孔性粒状基材が、14%から19%までの範囲の炭素含有率を有するオクタデシルシラン(ODS)誘導化シリカゲルである、請求項1または2に記載の方法。

【請求項4】 前記高速液体クロマトグラフィーが、溶離液としてメタノール、エタノール、またはそのいずれかを80%以上含有する水溶液を用いる、請求項1から3までのいずれかに記載の方法。

【請求項5】 前記高速液体クロマトグラフィーによって、95%以上の純度のドコサヘキサエン酸(DHA)エステルおよび/またはドコサペンタエン酸(DPA)エステルが得られる、請求項1から4までのいずれかに記載の方法。

【請求項6】 前記多価不飽和脂肪酸エステルがエチルエステルである、請求項1から5までのいずれかに記載の方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【発明の属する技術分野】本発明は、微生物由来の多価不飽和脂肪酸エステルの分離精製方法に関する。特に、本発明は、ドコサヘキサエン酸(DHA)およびドコサペンタエン酸(DPA)を含む、医薬品および機能性食品の素材として有用な多価不飽和脂肪酸(PUFA)のエステルを、高純度にかつ効率的に分離精製する方法に関する。

【0002】

【従来の技術】近年、多価不飽和脂肪酸(PUFA)は、特異的な生理活性を有する化合物として注目を浴びている。代表的なPUFAとしてα-リノレン酸(ALA)、γ-リノレン酸(GLA)、ジホモ-γ-リノレン酸(DGLA)、アラキドン酸(AA)、エイコサペンタエン酸(EPA)、ドコサペンタエン酸(DPA)、ドコサヘキサエン酸(DHA)などがある。PUFAはプロスタグランジン類などの生理活性物質の前駆体であることより研究が進み、様々な生理作用が報告さ

れている。魚油由来のEPAエチルエステルは、約92%の純度の精製品が、閉塞性動脈硬化症を適応症とした医薬品として1990年に市販された。

【0003】一方、DHAは、その生理活性機能としてコレステロール低下作用、抗血液凝固作用、制癌作用、さらには脳代謝系に関連して記憶学習能力の向上作用、老人性痴呆症の予防作用、アルツハイマー病の治療作用、稚魚の成長必須因子としての作用などが示されている。そのため、健康食品やベビーミルク等の素材として使用されるとともに、医薬品としての研究が進められている。また、DPAは、生体間でDHAの欠乏に対する代償となることが報告され、何らかの生理活性機能があると考えられている。従って、DPAも医薬品として利用できる可能性がある。なお、DPAには不飽和結合の位置によって(n-3)系と(n-6)系があるが、本明細書中で単に「DPA」という場合、(n-6)系のDPAを指す。

【0004】これらのPUFAは、一般に化学合成の困難な化合物である。一方、天然において、これらはトリグリセリドやリン脂質中の脂肪酸残基として存在する。従って従来から、天然の素材からの抽出、精製が行われてきた。例えば、EPAおよびDHAは海産魚の魚油中に含有されており、従来はイワシ油、マグロの眼窓油など、比較的複雑な脂肪酸組成を有する魚油から取り出されていた。

【0005】今後、PUFAを医薬品としての使用に供するためには、少なくとも95%以上の純度、望ましくは98%以上の純度が要求されるといわれる。遊離の脂肪酸の状態では、そのような、試薬や医薬品として適切なレベルの純度にまで精製することは困難である。そのため、エステル体、特にエチルエステルとして精製することが一般的に行われる。

【0006】従来、遊離の脂肪酸またはそのエステル体(以下、-Eで表す)の複数の種類を含む混合物から、特定の脂肪酸を分離するための方法として、主として炭素数の差を利用する蒸留法および超臨界流体抽出法、主として二重結合数の差を利用する低温分別法、尿素添加法、および溶剤分別法の他、イオン交換樹脂によるクロマトグラフィーなどが知られている。これらの方針の組合せによって、90~92%程度までの高純度化は達成できるようになってきた。

【0007】特に、DHAエステル(DHA-E)については、工業的規模での高純度化を指向した方法として、精密蒸留と分取液体クロマトグラフィーとを組み合わせた方法(DHA高度精製抽出技術開発事業研究報告書(平成4~6年度)、p.213、DHA高度精製抽出技術研究組合発行(平成7年11月))の他に、銀イオン交換粘土鉱物を用いる吸着クロマトグラフィー(同報告書、p.231; 山口ら、油化学、第40巻、第10号、p.959(1991))、硝酸銀水溶液中の錯体形成を利用した液相抽出

法（同報告書、p. 247；三澤ら、日本化学会第61春期年会予稿集、p. 1245(1991)）などが開発されている。しかしこれらの方法によつても、一回の精製工程によつて得られるDHA-Eの純度は、95%程度までであつた。より高い純度、例えば医薬品としての使用に適切な98%以上の純度で、DHA-Eや他のPUFAエステルを得るためには、装置、試薬、原料素材などとして特に高価なものを使つたり、複雑な精製操作を組み合わせることが要求された。

【0008】このように従来の精製方法は、工業的な規模において、合理的なコストで、再現性良く、高純度のPUFAエステルを得るためには、満足のいくものではなかつた。

【0009】

【発明が解決しようとする課題】本発明は、上記問題点の解決を意図するものである。その目的は、DHA、DPAなどのPUFAのエステル体を、微生物の培養菌体から、高効率かつ低成本で、高純度まで精製し得る方法を提供することにある。

【0010】

【課題を解決するための手段】本発明の方法は、PUFAエステルを分離精製する方法であつて、PUFAエステルの2種以上を含有する脂質混合物を、高速液体クロマトグラフィー(HPLC)によって精製する工程を含む。ここで、脂質混合物は、シゾキトリウム(Schizochytrium)属SR21株の培養菌体抽出物をエステル化することによって得られ、そして、高速液体クロマトグラフィーは、アルキルシランで誘導化された多孔性粒状基材を充填剤として用いる。

【0011】上記多孔性粒状基材は、30から100μmまでの範囲の粒子径、および100から130オングストロームまでの範囲の細孔径を有し得る。また、上記多孔性粒状基材は、14%から19%までの範囲の炭素含有率を有するオクタデシルシラン(ODS)誘導化シリカゲルであり得る。

【0012】上記高速液体クロマトグラフィーには、溶離液としてメタノール、エタノール、またはそのいずれかを80%以上含有する水溶液を用い得る。

【0013】上記高速液体クロマトグラフィーによつて、95%以上の純度のDHAエステルおよび/またはDPAエステルが得られ得る。

【0014】

【発明の実施の形態】

(HPLCによる精製) 本発明の方法において、HPLCのカラムに用いる充填剤は、アルキルシランで誘導化された多孔性粒状基材である。本発明者らは、アルキルシランで誘導化された充填剤が、適切な条件下、PUFAエステルの炭素数および不飽和結合数の違いを、従来予測された程度を著しく越えるレベルの精度をもつて識別し得ることを発見し、これに基づいて本発明を完成し

た。

【0015】多孔性粒状基材としては、クロマトグラフィー用基材として適切な任意の基材を用い得る。好ましい基材には、水和酸化金属または水和酸化メタロイドが含まれる。その例としては、水和酸化アルミナ、水和酸化チタニウム、水和酸化ジルコニウム、水和酸化ケイ素、水和酸化スズなどが挙げられる。より具体的には、シリカゲル、ヒドロキシアバタイト、アルミナ、シリカ・アルミナ、チタニア、ケイソウ土、ケイ酸ガラス、アルミニオケイ酸塩、クレーカオリン、タルク、ゼオライトなどが例示できる。ガラスピース表面にシリカゲル微粒子などをまぶした基材も、ここに含まれる。また、ポリスチレン、ポリメチルメタクリレート、およびそれらの誘導体を含むポリマー粒子も、好ましい基材として用い得る。シリカゲルが特に好ましい。この基材は、粒子径および細孔径が適切な範囲にあるものが選択される。ここで、粒子径および細孔径は、シランで誘導化される前の状態で測定される値をいう。この測定値は、例えば、基材を走査型電子顕微鏡などで観察したときの、粒子の平均値である。

【0016】粒子径の上限は、代表的には100μm、好ましくは80μm、より好ましくは60μmである。粒子径の下限は、代表的には30μm、好ましくは40μm、より好ましくは45μmである。粒子径が大きすぎる場合、カラムの分離能が低下する傾向があるため、PUFAエステルを高純度化することが困難になることがある。粒子径が小さすぎる場合、HPLCにおいて溶離液を輸送する圧力が高くなりすぎると、PUFAエステルを大量に分取することが困難になることがあり、実用上好ましくない。なお、適切な粒子径は、HPLCに用いるカラムのサイズ(内径×長さ)にも依存して変化することに留意すべきである。

【0017】細孔径の上限は、代表的には130オングストローム、好ましくは125オングストロームである。細孔径の下限は、代表的には100オングストローム、好ましくは110オングストロームである。細孔径が大きすぎるか、小さすぎる場合、溶質であるPUFAエステルの拡散、保持挙動を最適化しにくくなる。

【0018】多孔性粒状基材は、アルキルシランで誘導化される。アルキルシランの鎖長の上限は、代表的には炭素数40、好ましくは炭素数30、より好ましくは炭素数20である。鎖長の下限は、代表的には炭素数1、好ましくは炭素数8である。炭素数が多すぎると、カラムの分離能が低下する傾向がある。入手の容易さの点から、炭素数18のオクタデシル基を有するオクタデシルシラン(ODS)が特に好ましい。

【0019】多孔性粒状基材のアルキルシランによる誘導化は、当該シランに由来する炭素含有率が適切な範囲になるよう行われる。この炭素含有率は、得られた充填剤の疎水性を示す目安となる値であり、一般に元素分

析法によって測定される。ポリマーを基材として用いる場合には、誘導化反応の仕込み量に基づいて、化学量論的に算出することができる。炭素含有率の上限は、代表的には19%、好ましくは18%、より好ましくは17.5%である。炭素含有率の下限は、代表的には14%、好ましくは15%、より好ましくは16%である。炭素含有率が高すぎるか、低くすぎると、カラムの分離能が低下する傾向がある。

【0020】上記の誘導化のための反応は、所望のアルキル基（例えば、トリアコンチル基、エイコシル基、オクタデシル基、オクチル基、n-ブチル基など）を有する適切なシラン化合物（例えば、クロロシラン化合物、アルコキシシラン化合物など）を用いて、公知の方法によって行うことができる。また、粒子径、細孔径、および炭素含有率が上述した適切な範囲にある、オクタデシルシラン（ODS）および他のアルキルシランで誘導化された種々のシリカゲルが、例えば、（株）ワイエムシイ社より「YMC*GEL」の商品名で市販されている。

【0021】HPLCの溶離液としては、逆相クロマトグラフィーに適切な任意の極性溶媒を用い得る。例えば、メタノール、エタノール、イソプロパノール、アセトニトリル、塩化メチレン、クロロホルム、テトロヒドロフラン、これらの組み合わせ、および、これらと水との組み合わせが挙げられる。メタノール、エタノール、またはそのいずれかを80%以上（好ましくは90%以上、より好ましくは95%以上）含有する水溶液は、好ましい溶離液の例である。溶媒の種類および混合比は、高純度化されるべきPUFAエステルの種類に応じて、適宜選択される。溶離液の最適化は、当業者には容易である。

【0022】例えば、メタノール、またはメタノールを80%以上（好ましくは90%以上、より好ましくは95%以上）含有する水溶液は、DHA-EとDPA-Eとを、同時に高純度で分取する場合に、好ましい溶離液である。一方、エタノール、またはエタノールの80%以上（好ましくは90%以上、より好ましくは95%以上）の水溶液は、DHA-Eのみを高純度に分取する場合に、好ましい溶離液である。

【0023】本発明の方法において、充填剤を充填したカラムへの、脂質混合物の一回のチャージ（負荷）量は、脂質混合物中の、高純度化されるべきPUFAエステルの含有量、ならびに、HPLC上で当該エステルと近接した保持時間を示す不要な化合物の含有量などに依存して決定される。チャージ量は特に限定されるものではないが、通常、カラム容積1リットル当たり、約1gから約10g程度まで可能である。従って、本発明によれば、工業的規模での実施に適用する場合でも十分に実用的な効率で、PUFAエステルを分離精製することができる。

【0024】溶離液の流速など、HPLCの他の操作条件は、当業者により適宜設定される。HPLCの装置としては、市販の適切な装置を利用し得る。工業的規模での実施は、サンプル溶解タンク、サンプル供給タンク、溶出タンク、溶離液回収システムなどを含む適切なブレントを設置して行うことができる。

【0025】カラムからの溶出物の検出には、紫外（UV）検出器、屈折率（RI）検出器など、任意の適切な手段を利用し得る。

【0026】（PUFAエステルを含む脂質混合物の調製）本発明の方法によって、エステル体として分離精製されるPUFAは、特にDHAおよび/またはDPAである。

【0027】従来から、ある種の微生物、特に海洋性の菌類または藻類を培養することによって、DHAなどを含む油脂が得られることが知られていた（例えば、特開平7-87988および特開平7-8268、および特開平7-75556を参照）。本発明者らは、Schizochytrium属SR21株が、その菌体中にDHAおよびDPAを含む脂質を特に高含量で蓄積することを報告している（J. Am. Oil Chem. Soc., Vol. 73, No. 11, p. 1421 (1996)）。ここで得られる脂質は、DHAおよびDPAの他に飽和脂肪酸類を多く含むが、他のFUPAの含量は通常かなり低い。従って、この微生物の培養菌体は、DHAおよび/またはDPAを高純度化するために特に有利に使用し得る。

【0028】Schizochytrium属SR21株は、例えば、50%の人工海水を含み、グルコース、コーンステーブリカーチを基本とした培地を用いた、室温付近の温度、弱酸性のpHの下、好気的条件での液体培養により、多量のDHAおよびDPAを含む脂質成分を蓄積する。これら培地組成、温度、pHなどの培養条件は、必要に応じて適宜変更され得る。適切な培養条件の選択は、当業者には容易である。

【0029】なお、Schizochytrium属SR21株は、工業技術院生命工学工業技術研究所に「海生菌SR21株」の名称で平成7年3月6日付けで寄託され、受託番号FERM BP-5034を取得している。さらに、財團法人発酵研究所に平成7年3月17日付けで寄託され、受入番号IFO 32693を取得している。

【0030】本発明の方法に用いる脂質は、上記寄託株の培養によって得られるものに限られず、SR21株と同一の菌学的性質を有し、同一の種に属すると認められる菌株の培養によって得られるものも含まれる。

【0031】SR21株の培養菌体を、必要に応じて乾燥し、常法に従い、菌体の粉碎などの操作をした後、脂質を抽出する。抽出された脂質をエステル化することによって、PUFAエステル、特にDHA-Eおよび/またはDPA-Eを含有する脂質混合物が得られる。PUFAエステルのエステル基は、代表的にはアルキル基である。もっとも、ビニルなどのアルケニル基、フェニル

などのアリール基、およびベンジルなどのアリールアルキル基などでもよい。アルキル基としては、炭素数1から6までのアルキル基が好ましく、炭素数1から4までのアルキル基がより好ましい。ヒトに直接投与する医薬品または機能性食品としては、エチルエステルが特に好みである。

【0032】エステル化の適切な反応条件は、当業者には公知である。例えば、脂質をヘキサンなどの有機溶媒に溶解した後、アルカリ（例えば1Nの水酸化カリウムを含むエタノール）を添加し、10～25℃程度の温度でエステル化を行うことができる。有機相を分液した後、常法に従って濃縮すれば、エステル体を含む脂質混合物が得られる。

【0033】この脂質混合物を、上述のように、HPLCに供する。本発明の方法によれば、一回のHPLCの操作によって、目的とするPUFAエステル、特にDHA-Eおよび/またはDPA-Eが高純度で得られる。従って、上記のエステル化反応の後、予備的な精製操作を行う必要はなく、直ちにHPLCを行うことができる。

【0034】本明細書中でPUFAエステルの純度とは、HPLCまたはGCの少なくとも一方によって測定される純度をいうものとする。本発明によれば、代表的には9.5%以上、好ましくは9.8%以上、より好ましくは9.9%以上の純度が達成できる。従って、得られたPUFAエステルは、医薬品および機能性食品などの製造に直ちに使用できる。

【0035】

【実施例】以下の実施例により本発明をさらに詳しく説明する。本発明はこれらの実施例に限定されるものではない。

【0036】なお、以下の実施例において、他に記載のない限り、DHA-EおよびDPA-Eの純度は、高速

- 1) カラム：タイプ；キャビリーカラム、TC-70、
メーカー；GLサンエンス社、
形状；直径0.25mm×長さ30m
- 2) 流速：0.8ml/分、100kPa (カラム頭部圧力)
- 3) キャリアーガス：窒素ガス
- 4) カラム温度：昇温モード、170～220℃(4℃/分)
- 5) 検出：FID

分析の結果を表1および表2に示す。

【0042】

液体クロマトグラフィー (HPLC) による場合、分析用カラムとして(株)ワイエムシイ社製YMC-Pack AM-303を用い、溶離液としてアセトニトリル/水(97.5/2.5)を流速1ml/分で流通させ、UV(220nm)で検出することによって測定した。

【0037】(実施例1)

(シソキトリウム属SR21株による油脂の生産) グルコース60g、ポリペプトン20g、酵母エキス10gおよび50%濃度の人工海水1リットルからなる培地(A)、またはグルコース90g、ポリペプトン10g、コーンスチーブリカー10gおよび50%濃度の人工海水1リットルからなる培地(B)を用いて、ジャーファーメンター(培養槽容量5リットル、培地量3リットル)での培養を行った。培養は、培養温度25℃、通気量0.5vvm、および搅拌速度200rpmで行った。

【0038】培養後、遠近分離法により菌体を集めて凍結乾燥し、重量法により培地1リットル当たりの菌体量を求めた。次いで、この乾燥菌体にクロロホルム/メタノール(2/1；容積比)混合液を加え、ガラスピーズの存在下でホモジナイズすることにより、菌体の破碎と油脂(脂質)の抽出を行った。抽出液をFolch法により洗浄した後、溶媒を留去して精製油脂を得、その重量を求めた。

【0039】得られた油脂の一部について、油脂を10%HClを含むメタノール溶液とジクロロメタンの等量混合液に溶解し、60℃で2時間熱処理することにより脂肪酸メチルエステルを調製し、油脂の脂肪酸組成をガスクロマトグラフ法により分析した。

【0040】ここで、GCの分離条件は次のようであつた。

【0041】

【表1】

実験No.	培地	培養日数	菌体量	全油脂量	油脂含有割合	
					(日)	(重量%)
					*1)	*1)
301	(A)	7	85.0	8.7	24.8	
302	(B)	14	39.8	21.2	53.5	

*1) 培地 1 L当たりの量

*2) 乾燥菌体量当たりの含有割合

【0043】

【表2】

脂肪酸組成(重量%)

実験 No.	脂肪酸組成(重量%)								
	14:0	15:0	16:0	17:0	18:0	20:4	20:5	22:5	22:6
	(AA)	(EPA)	(DPA)	(DHA)					
301	1.6	10.1	25.0	1.8	1.0	—	0.4	11.1	43.7
302	2.8	6.7	44.6	1.6	1.3	—	0.4	8.5	34.0

【0044】以上の結果から、シゾキトリウム属SR21株は、実用的な培養法である通気攪拌培養でも良好な増殖を示すとともに、油脂を効率よく蓄積することが示された。また、高度不飽和脂肪酸としては、ドコサヘキサエン酸(DHA)が極めて高い濃度で含有され、さらにドコサベンタエン酸(DPA)も含有されているが、アラキドン酸(AA)およびエイコサベンタエン酸(EPA)をほとんど含まないことが示された。この結果は、それら脂肪酸を10重量%前後含んでいる魚油とは大きく異なっている。

【0045】上記のようにして得られた脂質(実験No.301)を、ヘキサン中で、水酸化カリウムを含むエタノールの添加によってエステル化した。常法に従って後処理することにより、脂肪酸のエステル体を含む脂質混合物を得た。

【0046】(HPLCによる精製)粒子径50μm、細孔径120オングストローム、炭素含有率17%の、オクタデシルシラン(ODS)充填剤(YMC*GEL ODS-AM-120-S50)を用いた。この充填剤を充填した、内径400mm、長さ2000mmのカラムを用いてHPLCを行い、DHA-EおよびDPA-Eを分取した。用いた分取用HPLC装置は、(株)ワイエムシイ社製である。溶離液としてメタノール/水(98/2;容積比)の混合溶液を使用して、4.4リットル/分の流速で通液させた。

【0047】上記の脂質混合物1.42kgを、メタノールの10%溶液として、カラムにチャージした。予め検討した結果に基づく各成分の保持時間を基に、各成分のフラクションを分取した。各フラクションをエバボレートして溶剤を留去し、DHA-EおよびDPA-Eを得た。得られたDHA-Eは0.36、DPA-Eは

0.07kgであった。

【0048】これらの純度を、HPLCにより分析したところ、DHA-Eは98.9%、DPA-Eは97.7%であった。

【0049】(実施例2)充填剤(YMC*GEL ODS-AM-120-S50)を充填した内径400mm、長さ2000mmのカラムを用いてHPLCを行い、DHA-EおよびDPA-Eを分取した。用いた分取用HPLC装置は(株)ワイエムシイ社製である。溶離液としてメタノール/水(98/2;容積比)の混合溶液を使用して、4.4リットル/分の流速で通液させた。

【0050】実施例1と同じ脂質混合物1.33kgを、メタノールの10%溶液として、カラムにチャージした。各成分のフラクションを分取し、各フラクションをエバボレートして溶剤を留去し、DHA-EおよびDPA-Eを得た。得られたDHA-Eは0.30kg、DPA-Eは0.07kgであった。これらの純度をHPLCにより分析したところ、DHA-Eは99.0%、DPA-Eは99.7%であった。

【0051】(実施例3)粒子径約20μm、細孔径120オングストローム、炭素含有率17%の、ODS充填剤(YMC*GEL ODS-A-120-S15/30)を充填した内径6mm、長さ2000mmのカラムを用いてHPLCを行い、DHA-EおよびDPA-Eを分取した。用いた分取用HPLC装置は(株)島津製作所製LC-8Aである。溶離液としてメタノール/水(90/10;容積比)を使用して、1ml/分の流速で通液させた。

【0052】各種脂質のエステル体を含む脂質の実施例

1と同じ脂質混合物480mgを、メタノールの10%溶液として、カラムにチャージした。各成分のフラクションを分取し、各フラクションをエバボレートして溶剤を留去し、DHA-EおよびDPA-Eを得た。得られたDHA-Eは114.2mg、DPA-Eは11.1mgであった。これらの純度をHPLCにより分析したところ、DHA-Eは99.3%、DPA-Eは99.7%であった。

【0053】(実施例4)粒子径50μm、細孔径1.20オングストローム、炭素含有率約13%の、ODS充填剤(YMC*GEL ODS-AQ-120-S50)を充填した内径6mm、長さ2000mmのカラムを用いてHPLCを行い、DHA-EおよびDPA-Eを分取した。用いた分取用HPLC装置は(株)島津製作所製LC-8Aである。溶離液としてエタノール/水(95/5;容積比)を使用して、1ml/分の流速で通液させた。

【0054】実施例1と同じ脂質混合物80mgを、メ

タノールの10%溶液として、カラムにチャージした。各成分のフラクションを分取し、各フラクションをエバボレートして溶剤を留去し、DHA-EおよびDPA-Eを得た。得られたDHA-Eは28mg、DPA-Eは5mgであった。これらの純度をHPLCにより分析したところ、DHA-Eは96.5%、DPA-Eは88.9%であった。

【0055】

【発明の効果】本発明の方法によれば、DHA、DPAなどのPUFAのエステル体を、高効率、低コストで、高純度まで精製することができる。

【0056】本発明では、特に、DHAおよび/またはDPAを選択的に産生する微生物であるSchizochytrium属SR21株の培養菌体からの抽出物を利用する。得られる脂肪酸エステルは、その脂肪酸組成が比較的に単純であるため、カラムへの1回のチャージ量を増やすことができる。従って、高純度のPUFAエステルを多量にかつ高収率で得ることができる。

フロントページの続き

(74)上記4名の代理人 弁理士 山本 秀策

(71)出願人 000001144

工業技術院長

東京都千代田区霞が関1丁目3番1号

(74)上記1名の復代理人 弁理士 山本 秀策 (外1名)

(71)出願人 597074239

東原 孝規

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術院生命工学工業技術研究所内

(71)出願人 597074240

中原 東郎

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術院生命工学工業技術研究所内

(71)出願人 597074251

横地 俊弘

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術院生命工学工業技術研究所内

(74)上記3名の代理人 弁理士 山本 秀策

(72)発明者 山村 隆治

京都府久世郡久御山町田井新荒見69-1

株式会社ワイエムシイ分離センター内

(72)発明者 下村 泰志

石川県小松市国府台5丁目28番 株式会社
ワイエムシイ技術開発センター内

(72)発明者 十合 功

兵庫県神戸市西区美賀多台7丁目2-9

(72)発明者 田中 悟広

京都府福知山市長田野町1丁目52番地 ナ
ガセ生化学工業株式会社内

(72)発明者 矢口 敏昭

大阪府三島郡島本町若山台1丁目1番1号
サントリー株式会社研究センター内

(72)発明者 東原 孝規

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術
院生命工学工業技術研究所内

(72)発明者 中原 東郎

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術
院生命工学工業技術研究所内

(72)発明者 横地 俊弘

茨城県つくば市東1丁目1番3 工業技術
院生命工学工業技術研究所内